

(19) 世界知的所有権機関
国際事務局



(43) 国際公開日
2005 年 10 月 20 日 (20.10.2005)

PCT

(10) 国際公開番号
WO 2005/097842 A1

- (51) 国際特許分類: C08F 10/06, 4/655, C08J 9/04, C08L 23/10 (74) 代理人: 渡辺 喜平 (WATANABE, Kihei); 〒1010041 東京都千代田区神田須田町一丁目 2 6 番 芝信神田ビル 3 階 Tokyo (JP).
- (21) 国際出願番号: PCT/JP2005/004487 (81) 指定国 (表示のない限り、全ての種類の国内保護が可能): AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BW, BY, BZ, CA, CH, CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, EG, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NA, NI, NO, NZ, OM, PG, PH, PL, PT, RO, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SM, SY, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, YU, ZA, ZM, ZW.
- (22) 国際出願日: 2005 年 3 月 15 日 (15.03.2005) (84) 指定国 (表示のない限り、全ての種類の広域保護が可能): ARIPO (BW, GH, GM, KE, LS, MW, MZ, NA, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), ユーラシア (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), ヨーロッパ (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IS, IT, LT, LU, MC, NL, PL, PT, RO, SE, SI, SK, TR), OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).
- (25) 国際出願の言語: 日本語
- (26) 国際公開の言語: 日本語
- (30) 優先権データ: 特願2004-103371 2004 年 3 月 31 日 (31.03.2004) JP
- (71) 出願人 (米国を除く全ての指定国について): 出光興産株式会社 (IDEMITSU KOSAN CO., LTD.) [JP/JP]; 〒1008321 東京都千代田区丸の内三丁目 1 番 1 号 Tokyo (JP).
- (72) 発明者; および
- (75) 発明者/出願人 (米国についてのみ): 津乗 良一 (TSUNORI, Ryoichi) [JP/JP]; 〒2990193 千葉県市原市姉崎海岸 1 番地 1 Chiba (JP). 大槻 安彦 (OTSUKI, Yasuhiko) [JP/JP]; 〒2990193 千葉県市原市姉崎海岸 1 番地 1 Chiba (JP). 小野寺 勤 (ONODERA, Tsutomu) [JP/JP]; 〒2990193 千葉県市原市姉崎海岸 1 番地 1 Chiba (JP). 池田 昇平 (IKEDA, Shohei) [JP/JP]; 〒2990193 千葉県市原市姉崎海岸 1 番地 1 Chiba (JP). 篠原 正之 (SHINOHARA, Masayuki) [JP/JP]; 〒2990193 千葉県市原市姉崎海岸 1 番地 1 Chiba (JP).
- 添付公開書類:
— 国際調査報告書
- 2 文字コード及び他の略語については、定期発行される各 PCT ガゼットの巻頭に掲載されている「コードと略語のガイダンスノート」を参照。

(54) Title: MULTI-STAGE PROPYLENE POLYMER, PROCESS FOR PRODUCING THE SAME, AND PROPYLENE RESIN COMPOSITION

(54) 発明の名称: プロピレン系多段重合体及びその製造方法、並びにプロピレン系樹脂組成物

(57) Abstract: A multi-stage propylene polymer which comprises (A) 5 to 20 wt.%, based on the whole polymer, propylene homopolymer ingredient or propylene/C₂₋₈ α -olefin copolymer ingredient each having an intrinsic viscosity $[\eta]$ higher than 10 dL/g as measured at 135°C in tetralin and (B) 80 to 95 wt.%, based on the whole polymer, propylene homopolymer ingredient or propylene/C₂₋₈ α -olefin copolymer ingredient each having an intrinsic viscosity $[\eta]$ of 0.5 to 3.0 dL/g as measured at 135°C in tetralin.

(57) 要約: (A) 135°C、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が 10 dL/g 超のプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数 2~8 の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に 5~20 重量%含み、(B) 135°C、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が 0.5~3.0 dL/g のプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数 2~8 の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に 80~95 重量%含むプロピレン系多段重合体。

WO 2005/097842 A1

明 細 書

プロピレン系多段重合体及びその製造方法、並びにプロピレン系樹脂組成物

技術分野

[0001] 本発明は、プロピレン系多段重合体及びその製造方法、並びにプロピレン系樹脂組成物に関する。

背景技術

[0002] 従来、発泡成形性の改善には、樹脂の高熔融張力化が有効であるとされていた。そのためには、ポリプロピレンにおいても、高分子を分岐構造として絡み合いを持たせることや、高分子量成分を付与することで、歪硬化性を大きくするような樹脂設計が成されてきた。

[0003] ところが、歪硬化性の付与は、確かに発泡成形性改善に効果があるが、従来の方法では、以下の点で問題がある。まず、分岐構造を持つプロピレン系樹脂の製造には、非共役ジエンとプロピレンとを共重合する手法(特許文献1参照)や、プロピレン系重合体へ電子線を照射する手法(特許文献2〜6参照)が一般的に知られている。

ところが、前者の手法では、分岐構造の制御が困難で、結果的に、ゲルの発生により発泡成形体の表面外観が劣るという問題がある。また、後者の手法では、プロピレン系重合体の製造装置に特殊な設備を設置する必要があり、製造コストの増大を招くという問題がある。さらに、これらの手法では、リサイクル時に構造変化が起こり、物性が著しく変化する場合がある。

[0004] 次に、高分子量成分を付与する手法には、分子量の大きく異なる成分をブレンドする手法(特許文献7参照)や、連続重合装置を用いた多段重合法による手法がある。まず、前者の手法では、より高分子量の成分を広分散させ、発泡成形体の表面外観を良好に保つために、二次加工が必要となる。次に、後者の手法には、予備重合工程で高分子量成分を付与する場合(特許文献8〜11参照)と、重合工程で高分子量成分を付与する場合とがあるが、予備重合では、付与できる高分子量成分の量に制約があり、高熔融張力化に限界がある。

[0005] 一方、多段重合法によって高分子量プロピレン系重合体を付与する方法は、特殊な製造設備が不要であり、かつ、品質の制御が容易であることから、一般的な手法として用いられてきた。この多段重合法において、 MgCl_2 担持触媒を用い、有機ケイ素化合物によって分子量分布を拡大する手法(特許文献12～14参照)があるが、熔融張力の向上効果は不十分である。

[0006] また、同じく MgCl_2 担持触媒を用い、2槽以上の重合槽を用い、系内の水素濃度を制御することによって、連続的にプロピレン系多段重合体を得る手法(特許文献15～19)があるが、135℃、テトラリン中における極限粘度($[\eta]$)が10dL/g以上の超高分子量プロピレン系重合体を付与するには、重合温度を極端に低下させる必要があり現実的ではなく、 $[\eta]$ が10dL/g未満の重合体を付与した場合では、熔融張力の向上効果が不十分である。

さらに、プロピレン系重合体又はその組成物を発泡シートにする場合、その要求特性として、表面外観、特にコルゲートマークの抑制が挙げられ、プロピレン系樹脂組成物として粘弾性特性の制御が必要となる。

特許文献1:特開平06-080729号公報

特許文献2:特表2002-542360号公報

特許文献3:特開2000-309670号公報

特許文献4:特開2000-336198号公報

特許文献5:特開2002-012717号公報

特許文献6:特開2002-363355号公報

特許文献7:特開2002-309049号公報

特許文献8:特表2002-509575号公報

特許文献9:特開平10-279632号公報

特許文献10:特開平11-315178号公報

特許文献11:特開2000-143866号公報

特許文献12:特開2001-247616号公報

特許文献13:特開2001-048916号公報

特許文献14:特開2001-055413号公報

特許文献15:特開昭59-172507号公報

特許文献16:特開平05-239149号公報

特許文献17:特開平07-138323号公報

特許文献18:特開平11-228629号公報

特許文献19:特開2000-226478号公報

[0007] 本発明は上述の問題に鑑みなされたものであり、溶融張力が高く、優れた粘弾性特性を有するプロピレン系多段重合体及びその製造方法、並びにプロピレン系樹脂組成物を提供することを目的とする。

発明の開示

[0008] 上記の目的を達成するため、本発明者らは鋭意研究を重ねた結果、分岐構造を設けることなく、分子量及び分子量分布を調整することによって溶融張力を向上させ、粘弾性特性を最適化した直鎖状のプロピレン系多段重合体が、発泡成形性及び表面外観の良好な発泡成形品を与えること、及び直鎖状のプロピレン系多段重合体の分子量分布を調整し、特定の緩和時間領域の寄与を抑えることで、発泡成形時の延伸特性及び延伸後の気泡の安定性が改善されることを見出し、本発明を完成させた。また、三塩化チタン触媒を用いた2段階以上の重合工程の1段階目に超高分子量プロピレン系重合体成分を付与することで、このような多段重合体を製造できることを見出し、本発明を完成させた。

[0009] 本発明によれば、以下のプロピレン系多段重合体等が提供される。

1. (A) 135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が10dL/g超のプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数2～8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に5～20重量%含み、(B) 135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が0.5～3.0dL/gのプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数2～8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に80～95重量%含むプロピレン系多段重合体。
2. 前記(A)成分を全重合体中に8～18重量%含み、前記(B)成分を全重合体中に82～92重量%含む1に記載のプロピレン系多段重合体。
3. 230℃におけるメルトフローレートが100g/10min以下であり、230℃におけるメルトフローレート(MFR)と、230℃における溶融張力(MT)との関係が、式(1)を満

たす1又は2に記載のプロピレン系多段重合体。

$$\log(MT) > -1.33 \log(MFR) + 1.2 \quad \cdots (1)$$

4. 角周波数が10rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(10)$ と、角周波数が1rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(1)$ との比 $G'(10)/G'(1)$ が2以上であり、角周波数が0.1rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.1)$ と、角周波数が0.01rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.01)$ との比 $G'(0.1)/G'(0.01)$ が6以下である1〜3のいずれかに記載のプロピレン系多段重合体。

5. 下記成分(a)及び(b)、又は下記成分(a)、(b)及び(c)からなるオレフィン重合用触媒を用い、2段階以上の重合工程で、プロピレンを重合又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとを共重合させることを含む1〜4のいずれかに記載のプロピレン系多段重合体の製造方法。

(a) 四塩化チタンを有機アルミニウム化合物で還元して得られる三塩化チタンをエーテル化合物及び電子受容体で処理して得られる固体触媒成分

(b) 有機アルミニウム化合物

(c) 環状エステル化合物

6. 135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が10dL/g超のプロピレン単独重合体成分、又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に5〜20重量%生成させる1段目の重合工程と、135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が0.5〜3.0dL/gのプロピレン単独重合体成分、又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に80〜95重量%生成させる2段目の重合工程と、を含む5に記載のプロピレン系多段重合体の製造方法。

7. 上記1〜4のいずれかに記載のプロピレン系多段重合体と、230℃におけるメルトフローレートが30g/10min以下、かつ、重量平均分子量(Mw)と数平均分子量(Mn)との比が5以下のプロピレン系重合体と、を含み、前記プロピレン系多段重合体に対する、前記プロピレン系重合体の重量比が8倍以上であるプロピレン系樹脂組成物。

8. 角周波数が10rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(10)$ と、角周波数が1rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(1)$ との比 $G'(10)/G'(1)$ が5以上であり、角周波数が0.1rad

／sのときの貯蔵弾性率 G' (0. 1)と、角周波数が0. 01rad／sのときの貯蔵弾性率 G' (0. 01)との比 G' (0. 1)／ G' (0. 01)が14以下である7に記載のプロピレン系樹脂組成物。

9. (1)1〜4のいずれかに記載のプロピレン系多段重合体100重量部と、下記(2)〜(4)のいずれかの成分と、を含むプロピレン系樹脂組成物。

(2)粉末又は繊維状多孔質フィラー0. 1〜10重量部

(3)化学発泡剤:0. 05〜1. 0重量部

(4)結晶化核剤:0. 05〜1. 0重量部

10. 前記多孔質フィラーが、平均粒子径が $50\mu\text{m}$ 以下のシリカ、活性炭、ゼオライト、シリカゲル又は繊維径が $20\mu\text{m}$ 以下の繊維状活性炭である9に記載のプロピレン系樹脂組成物。

11. 上記1〜4のいずれかに記載のプロピレン系多段重合体、又は上記7〜10のいずれかに記載のプロピレン系樹脂組成物を発泡成形してなる成形品。

12. 超臨界二酸化炭素又は超臨界窒素を用い、射出発泡成形してなる、発泡倍率1. 1倍〜80倍の射出発泡成形品である請求項11に記載の成形品。

13. 発泡倍率1. 1倍〜80倍の押出发泡成形品である11に記載の成形品。

14. 上記1〜4のいずれかに記載のプロピレン系多段重合体、又は上記7〜10のいずれかに記載のプロピレン系樹脂組成物と、繊維、フィラー及びゴムから選択される少なくとも1つの材料とを含む複合材料。

[0010] 本発明によれば、熔融張力が高く、優れた粘弾性特性を有するプロピレン系多段重合体及びその製造方法、並びにプロピレン系樹脂組成物が提供できる。

発明を実施するための最良の形態

[0011] 本発明のプロピレン系多段重合体は、(A)135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が10dL／g超のプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとの共重合体成分(以下、(A)成分)を、全重合体中に5〜20重量%含み、(B)135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が0. 5〜3. 0dL／gのプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとの共重合体成分(以下、(B)成分)を、全重合体中に80〜95重量%含む。

本発明の多段重合体は、(A)成分、即ち、超高分子量プロピレン系重合体成分の付与により、高熔融張力化を達成し、分子量分布の調整により粘弾性特性が調整された直鎖状のプロピレン系重合体である。

- [0012] (A)成分の極限粘度が10dL/g以下では、熔融張力が不十分であり、発泡性能が不良となる。また、(A)成分の重量分率が5重量%未満では、熔融張力が不十分であり、発泡性能が不良となり、20重量%を超えると、メルトフラクチャーが激しく、押出成形時の不良現象の原因となる。

(A)成分の極限粘度は、好ましくは12～20dL/g、より好ましくは13～18dL/gである。また、(A)成分の重量分率は、好ましくは8～18重量%、より好ましくは10～16重量%である。

- [0013] (B)成分の極限粘度が0.5dL/g未満では、熔融張力が不十分となり、3.0dL/gを超えると、粘度が高く、押出し不良となる。また、(B)成分の重量分率が80重量%未満では、押出し不良となり、95重量%を超えると、熔融張力が低く、発泡成形が困難となる。

(B)成分の極限粘度は、好ましくは0.8～2.0dL/g、より好ましくは1.0～1.5dL/gである。また、(B)成分の重量分率は、好ましくは82～92重量%、より好ましくは84～90重量%である。

- [0014] 本発明の多段重合体において、共重合体成分を構成する炭素数2～8の α -オレフィンとしては、例えば、プロピレン以外のエチレン、1-ブテン等が挙げられる。このうち、好ましくは、エチレンである。

- [0015] 本発明の多段重合体は、230℃におけるメルトフローレートが、好ましくは100g/10min以下、より好ましくは、20g/10min以下である。100g/10minを超えると、熔融張力及び粘度が低過ぎ、成形困難となる場合がある。

- [0016] 本発明の多段重合体は、230℃におけるメルトフローレート(MFR)と、230℃における熔融張力(MT)との関係が、式(1)を満たすことが好ましい。

$$\log(MT) > -1.33 \log(MFR) + 1.2 \quad \cdots (1)$$

式(1)を満たさない場合は、高発泡倍率の発泡成形品が得られない場合がある。式(1)の右辺の定数項は、1.3以上がより好ましく、1.4以上がさらに好ましい。

本発明の多段重合体が式(1)の関係式を満たすためには、極限粘度が10dL/g超の成分を5重量%以上含有させればよい。

- [0017] 本発明の多段重合体は、熔融状態の動的粘弾性(角周波数 ω と貯蔵弾性率 G' の関係)として、高周波側での貯蔵弾性率の傾きが、一定量以上の大きさであることが好ましい。具体的には、角周波数 ω が10rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(10)$ と、角周波数 ω が1rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(1)$ との比 $G'(10)/G'(1)$ が2以上であることが好ましく、2.5以上であることがより好ましい。この比が2未満になると、発泡体に延伸等の外的変化を加えたときの安定性が低下する場合がある。

また、本発明の多段重合体は、熔融状態の動的粘弾性として、低周波側での貯蔵弾性率の傾きが、一定量以下の大きさであることが好ましい。具体的には、角周波数 ω が0.1rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.1)$ と、角周波数 ω が0.01rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.01)$ との比 $G'(0.1)/G'(0.01)$ が6以下であることが好ましく、4.0以下であることがより好ましい。この比が6を超えると、発泡体の発泡倍率が低下する場合がある。

- [0018] 本発明の多段重合体は、下記成分(a)及び(b)、又は下記成分(a)、(b)及び(c)からなるオレフィン重合用触媒を用い、2段階以上の重合工程で、プロピレンを重合又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとを共重合させて製造することができる。

(a) 四塩化チタンを有機アルミニウム化合物で還元して得られる三塩化チタンをエーテル化合物及び電子受容体で処理して得られる固体触媒成分

(b) 有機アルミニウム化合物

(c) 環状エステル化合物

- [0019] 固体触媒成分(a)において、四塩化チタンを還元する有機アルミニウム化合物としては、例えば、(イ)アルキルアルミニウムジハライド、具体的には、メチルアルミニウムジクロライド、エチルアルミニウムジクロライド、及びn-プロピルアルミニウムジクロライド、(ロ)アルキルアルミニウムセスキハライド、具体的には、エチルアルミニウムセスキクロライド、(ハ)ジアルキルアルミニウムハライド、具体的には、ジメチルアルミニウムクロライド、ジエチルアルミニウムクロライド、ジ-n-プロピルアルミニウムクロライド、及び

ジエチルアルミニウムブロマイド、(ニ)トリアルキルアルミニウム、具体的には、トリメチルアルミニウム、トリエチルアルミニウム、及びトリイソブチルアルミニウム、(ホ)ジアルキルアルミニウムハイドライド、具体的には、ジエチルアルミニウムハイドライド等を挙げることができる。ここで、「アルキル」は、メチル、エチル、プロピル、ブチル等の低級アルキルである。また、「ハライド」は、クロライド又はブロマイドであり、特に前者が普通である。

[0020] 三塩化チタンを得るための、有機アルミニウム化合物による還元反応は、 $-60\sim 60^{\circ}\text{C}$ 、好ましくは $-30\sim 30^{\circ}\text{C}$ の温度範囲で行うことが普通である。上記温度範囲未満の場合には、還元反応に長時間が必要であり、また、上記温度超過の場合には、部分的に過還元が生じるので好ましくない。還元反応は、ペンタン、ヘキサン、ヘプタン、オクタン及びデカン等の不活性炭化水素溶媒中で行うのが好ましい。

[0021] さらに、四塩化チタンの有機アルミニウム化合物による還元反応によって得られた三塩化チタンに対し、さらにエーテル処理及び電子受容体処理を施すことが好ましい。

前記三塩化チタンのエーテル処理で好ましく用いられるエーテル化合物としては、ジエチルエーテル、ジ- n -プロピルエーテル、ジ- n -ブチルエーテル、ジイソアミルエーテル、ジネオペンチルエーテル、ジ- n -ヘキシルエーテル、ジ- n -オクチルエーテル、ジ-2-エチルヘキシルエーテル、メチル- n -ブチルエーテル及びエチル-イソブチルエーテル等の各炭化水素残基が炭素数2〜8の鎖状炭化水素であるエーテル化合物が挙げられ、これらの中でも特にジ- n -ブチルエーテルを用いることが好適である。

三塩化チタンの処理で用いられる電子受容体としては、周期律表第III族〜第IV族及び第VIII族の元素のハロゲン化合物が好ましく、具体的には、四塩化チタン、四塩化ケイ素、三フッ化ホウ素、三塩化ホウ素、五塩化アンチモン、三塩化ガリウム、三塩化鉄、二塩化テルル、四塩化スズ、三塩化リン、五塩化リン、四塩化バナジウム及び四塩化ジルコニウム等を挙げることができる。固体触媒成分(a)を調製する際に、三塩化チタンのエーテル化合物及び電子受容体による処理は、両処理剤の混合物を用いて行ってもよく、また、一方による処理後に、他方による処理を行ってもよい。こ

れらのうちでは、後者が好ましく、エーテル処理後に電子受容体処理を行うことがさらに好ましい。

エーテル化合物及び電子受容体による処理の前に、三塩化チタンを炭化水素で洗浄することが一般に望ましい。前記三塩化チタンのエーテル処理は、該三塩化チタンと前記エーテル化合物を接触させることによって行われる。また、エーテル化合物による三塩化チタンの処理は、希釈剤の存在下で両者を接触させることによって行うのが有利である。このような希釈剤には、ヘキサン、ヘプタン、オクタン、デカン、ベンゼン及びトルエン等の不活性炭化水素化合物を使用することが好適である。エーテル処理における処理温度は、0〜100℃であることが好ましい。処理時間については特に制限されないが、通常20分〜5時間の範囲で行われる。

エーテル化合物の使用量は、三塩化チタン1モル当たり、一般に0.05〜3.0モル、好ましくは0.5〜1.5モルの範囲である。エーテル化合物の使用量が上記範囲未満の場合は、生成重合体の立体規則性を十分に向上させることができなくなるので好ましくない。また、上記範囲超過の場合は、生成重合体の立体規則性を十分向上させることができるが、収率が低下してしまうので好ましくない。尚、有機アルミニウム化合物やエーテル化合物で処理した三塩化チタンは、厳密に言えば、三塩化チタンを主成分とする組成物である。

本発明では、このような固体触媒成分(a)として、Solvay型三塩化チタンを好適に用いることができる。

[0022] 有機アルミニウム化合物(b)としては、上記と同様の化合物が挙げられる。

[0023] 環状エステル化合物(c)としては、例えば、 γ -ラクトン、 δ -ラクトン、 ϵ -ラクトン等が挙げられる。このうち、好ましくは、 ϵ -ラクトンである。

[0024] 本発明の製造方法で用いるオレフィン重合用触媒は、上記(a)〜(c)成分を混合することにより調製できる。

[0025] 本発明の製造方法では、2段階以上の重合工程のうち、1段階目に、水素不存在下で、プロピレンを重合又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとを共重合させることが好ましい。

このような水素不存在下でプロピレンの重合又はプロピレンと α -オレフィンとの共

重合を行うことにより、超高分子量プロピレン系重合体、即ち、本発明の多段重合体における(A)成分を製造することができる。また、本発明の製造方法では、多段重合体の(B)成分を、2段階目以降に製造することが好ましい。この理由を以下に説明する。

[0026] プロピレン系多段重合体では、高分子量成分と低分子量成分との分子量差が大きく、フィッシュアイの発生量に課題がある。さらに、連続重合方法によって製造する場合、滞留時間分布によって重合粒子間の組成ムラが生じ、フィッシュアイ発生量はより増加する。一方、高分子量成分と低分子量成分、言い換えれば、水素不存在下と水素存在下での重合反応速度を比較すると、後者の方が数倍速い。そのため、この低分子量成分の重合反応を1段目の重合工程で行った場合、重合履歴による失活がなく重合反応速度は著しく速くなることから、反応量比を調整するために滞留時間を短縮する必要が生じる。その結果、1段階目の重合反応をショートパスする触媒粒子の存在確立が増加し、1段階目に高分子量成分を重合する場合に比較して重合粒子間の組成ムラが激しくなる。この組成ムラは高分子量成分の分散性を顕著に悪化させ、熔融張力の向上効果を阻害し、得られたプロピレン系多段重合体の発泡特性を低下させるおそれがあるからである。

[0027] 尚、「水素不存在下」とは、実質的に水素不存在下という意味であり、水素が全く存在しない場合だけではなく、水素が極微量存在する場合(例えば、10molppm程度)も含まれる。要は、135℃テトラリン中で測定した、1段階目のプロピレン系重合体又はプロピレン系共重合体の極限粘度が10dL/g以下にならない程度に、水素を含む場合でも「水素不存在下」の意味に含まれる。

[0028] 本発明の製造方法において、(A)成分の製造条件としては、水素不存在下で、原料モノマーを重合温度として、好ましくは20〜80℃、より好ましくは40〜70℃、重合圧力として、一般に常圧〜1.47MPa、好ましくは0.39〜1.18MPaの条件下でスラリー重合して製造することが好ましい。

また、(B)成分の製造条件としては、上記オレフィン重合用触媒を使用すること以外は特に制限されないが、原料モノマーを、重合温度として、好ましくは20〜80℃、より好ましくは60〜70℃、重合圧力として、一般に常圧〜1.47MPa、好ましくは0.

19〜1.18MPa、分子量調節剤としての水素が存在する条件下で重合して製造することが好ましい。

[0029] 上記の条件下、反応時間等を適宜調整することにより、1段目の重合工程で、135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が10dL/g超のプロピレン単独重合体成分、又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に5〜20重量%生成させ、2段目の重合工程で、135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が0.5〜3.0dL/gのプロピレン単独重合体成分、又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に80〜95重量%生成させることが好ましい。

[0030] 本発明の製造方法では、本重合を行う前に、予備重合を行ってもよい。予備重合を行うと、パウダーモルフォロジーを良好に維持できる。予備重合は、一般的に、重合温度として、好ましくは0〜80℃、より好ましくは10〜60℃、重合量として、固体触媒成分1g当たり、好ましくは0.001〜100g、より好ましくは0.1〜10gのプロピレンを重合又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンを共重合させることが好ましい。

[0031] 本発明のプロピレン系樹脂組成物は、上記プロピレン系多段重合体と、230℃におけるメルトフローレート(MFR)が30g/10min以下、かつ、重量平均分子量(Mw)と数平均分子量(Mn)との比(Mw/Mn)が5以下のプロピレン系重合体とを含む。本発明の多段重合体を他の材料とブレンドさせて組成物とすることにより、発泡成形性改善と発泡成形体の高機能化又は低コスト化を両立させることができる。

本発明の組成物では、熔融張力が高く、優れた粘弾性特性を有することから、高発泡倍率、良好な表面外観、シート成形時の延伸切れの無い発泡シート成形品が得られる。

[0032] 本発明の組成物は、プロピレン系多段重合体に対する、プロピレン系重合体の重量比が8倍以上、より好ましくは10倍以上である。重量比が8倍未満では、表面外観が不良となる。

プロピレン系重合体のMFRは、30g/10min以下、好ましくは15g/10min以下、より好ましくは10g/10min以下である。MFRが30g/10minを超えると、成形不良となる。

プロピレン系重合体の M_w/M_n は、5以下、より好ましくは4.5以下である。 M_w/M_n が5を超えると、表面外観が不良となる。

プロピレン系重合体は、チーグラ・ナッタ触媒やメタロセン触媒等の公知の重合方法により製造することができる。

- [0033] 本発明の組成物は、溶融状態の動的粘弾性(角周波数 ω と貯蔵弾性率 G' の関係)として、高周波側での貯蔵弾性率の傾きが、一定量以上の大きさであることが好ましく、また、低周波側での貯蔵弾性率の傾きが、一定量以下の大きさであることが好ましい。具体的には、上記 $G'(10)/G'(1)$ が5以上であることが好ましく、5.5以上であることがより好ましい。この比が5未満になると、発泡体に延伸等の外的変化を加えたときの安定性が低下する場合がある。

また、上記 $G'(0.1)/G'(0.01)$ が14以下であることが好ましく、12以下であることがより好ましい。この比が14を超えると、発泡体の発泡倍率が低下する場合がある。

- [0034] 一般に樹脂発泡体が延伸される場合では、緩和時間が1〜10s付近の成分が、発泡体の延伸特性の悪化をもたらす。この領域の緩和時間の寄与が大きいほど、角周波数 ω が1rad/s付近での貯蔵弾性率 $G'(1)$ の傾きが小さくなる。そこで、この傾きの指標として、角周波数 ω が10rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(10)$ との比 $G'(10)/G'(1)$ を設けると、数値シミュレーション及び実験解析の結果から、この値が小さいほど押出發泡時の延伸時の破気が大きくなることが見出された。従って、本発明の組成物では、 $G'(10)/G'(1) \geq 5$ とすることが好ましい。

また、気泡成長終盤での破泡や射出發泡又は押出發泡成形のダイリップ近傍での高速伸長変形に伴う破泡に対しては、ある程度の歪硬化性が要求されるため、適切な緩和時間領域での適量の高分子量成分が必要となり、そのためには、低周波数領域での G' がある程度大きくなくてはならない。そこで、その指標として、角周波数 ω が0.1rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.1)$ と、角周波数 ω が0.01rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.01)$ との比 $G'(0.1)/G'(0.01)$ を設けると、数値シミュレーション及び実験解析の結果から、この値が大きくなると、破泡による発泡倍率の低下が顕著になることが見出された。従って、本発明の組成物では、 $G'(0.1)/G'(0.01)$

) ≤ 14とすることが好ましい。

[0035] 本発明の組成物には、必要に応じて、酸化防止剤、中和剤、難燃剤、結晶核剤等の添加剤を含むことができる。添加剤の割合は特に制限されず、適宜調節することが可能である。

[0036] また、本発明のプロピレン系樹脂組成物の他の態様として、上述したプロピレン系多段重合体(1) 100重量部と、下記成分(2)－(4)のいずれかを含む樹脂組成物がある。

(2) 粉末又は繊維状多孔質フィラー 0.1～10重量部

(3) 化学発泡剤: 0.05～1.0重量部

(4) 結晶化核剤: 0.05～1.0重量部

プロピレン系多段重合体(1)に、これらの成分を添加することにより、プロピレン系樹脂組成物を発泡して得られる発泡体のセル径を微細にすることができる。

[0037] 成分(2)の粉末又は繊維状多孔質フィラーとしては、平均粒子径が50 μm以下のシリカ、活性炭、ゼオライト、シリカゲル又は繊維径が20 μm以下の繊維状活性炭が好ましく使用できる。

成分(3)の化学発泡剤としては、分解型発泡剤が好ましく使用できる。

分解型発泡剤としては、重炭酸ナトリウム等の重炭酸塩、クエン酸等の有機酸又はその塩との組合せ、アゾジカルボンアミド、ジニトロソペンタメチレンテトラミン等の有機系発泡剤を用いることができる。これらの発泡剤は単独で、又は2種以上組み合わせて使用することができる。また、気泡調整剤として、タルク、重炭酸ナトリウム、クエン酸等を添加することもできる。

成分(4)の結晶化核剤としては、タルク、有機カルボン酸塩、有機リン酸塩、ソルビトール系核剤が好ましく使用できる。

[0038] 本発明の多段重合体又は組成物は、繊維、フィラー及びゴムから選択される少なくとも1つの材料と組み合わせることにより、複合材料とすることができる。

繊維としては、例えば、ガラス繊維、カーボン繊維、有機繊維等が挙げられる。このうち、好ましくはガラス繊維又は有機繊維である。

フィラーとしては、例えば、タルク、カーボンブラック、炭酸カルシウム、マイカ、多孔

質シリカ等が挙げられる。このうち、好ましくはタルク、炭酸カルシウム、マイカ、多孔質シリカである。

ゴムとしては、例えば、EPR、EPDM、EBM、SEBS等が挙げられる。

これらの材料の添加割合は特に制限されず、適宜調節することが可能である。

[0039] 本発明の多段重合体又は組成物は、押出成形、射出成形、発泡成形、中空成形その他の各種成形法により成形することができる。好ましくは、射出発泡成形、押出発泡成形等の発泡成形により成形する。

本発明の多段重合体又は組成物を発泡成形する場合には、炭酸ガス、ブタン、窒素、重曹等の各種発泡剤を使用することができる。

本発明の多段重合体又は組成物を射出発泡成形する場合は、発泡剤として超臨界二酸化炭素又は超臨界窒素を用いることが好ましい。

本発明で得られる射出発泡成形品、押出発泡成形品の発泡倍率は、1.1倍～80倍、好ましくは2.0倍～80倍である。

[実施例]

[0040] 以下、本発明について実施例を用いて説明するが、本発明はこれらに限定されるものではない。

尚、表中の各項目は、以下の方法で調製又は測定した。

(1) 一段階目のプロピレン重合体成分(成分1)及び二段階目のプロピレン重合体成分(成分2)の重量分率

重合時に連続的に供給するプロピレンの流量計積算値を用いた物質収支から求めた。

[0041] (2) 極限粘度 $[\eta]$

135℃、テトラリン中で行った。

尚、成分2の極限粘度 $[\eta]_2$ は、下記式より計算した値である。

$$[\eta]_2 = ([\eta]_{\text{total}} \times 100 - [\eta]_1 \times W_1) / W_2$$

$[\eta]_{\text{total}}$: プロピレン重合体全体の極限粘度

$[\eta]_1$: 成分1の極限粘度

W_1 : 成分1の重量分率(重量%)

W_2 :成分2の重量分率(重量%)

[0042] (3) プロピレン重合体ペレット

得られたプロピレン重合体粉末100重量部に対して、イルガノックス1010(商品名、チバ・スペシャルティ・ケミカルズ(株)製)を0.15重量部、イルガフォス168(商品名、チバ・スペシャルティ・ケミカルズ(株)製)を0.15重量部、ステアリン酸カルシウムを0.06重量部、DHT-4A(商品名、協和化学工業(株))を0.06重量部加えて混合し、東洋精機(株)製ラボプラスミル単軸押出機(20mm ϕ)で230℃で熔融混練した。

[0043] (4) メルトフローレート(MFR)

JIS K7210に準拠し、温度230℃、荷重2.16kgfで測定した。

[0044] (5) 熔融張力(MT)

東洋精機(株)製キャピログラフ1Cを使用し、測定温度230℃、引取り速度3.1m/分で測定した。長さ8mm、直径2.095mmのオリフィスを使用した。

[0045] (6) M_w/M_n 、 M_z/M_w

ゲルパーミエーションクロマトグラフィー(GPC)により、重量平均分子量(M_w)、数平均分子量(M_n)、Z平均分子量(M_z)を測定して求めた。以下に装置及び条件を示す。

カラム:TOSOH GMHHR-H(S)HT

測定温度:145℃

溶媒:1, 2, 4-トリクロロベンゼン

流速:1.0ml/min

[0046] (7) 粘弾性特性

以下の装置及び条件で測定した。

装置:レオメトリックス社製RMS-800

温度:190℃、歪み:30%

周波数:100rad/s〜0.01rad/s

尚、貯蔵弾性率 G' は、複素弾性率の実数部分により求めることができる。

[0047] (8) 発泡倍率

発泡成形品の発泡倍率は、成形品の重量を水没法により求めた体積で除することにより密度を求め算出した。

[0048] (9) 表面外観

発泡シートに残る外観不良であるコルゲートマーク(縞状の跡)について、目視で確認できないものを○、薄く確認できるものを△、ハッキリと確認できるものを×とした。

[0049] また、発泡成形品は、以下の方法で成形した。

[射出発泡成形品]

射出発泡成形品は、以下の射出成形機から単純に押し出すことにより得た。

成形機: 日本製鋼製J180EL-MuCell

射出時間: 5s

シリンダー設定温度: 180℃

ガス量: 5wt% (二酸化炭素)

注入圧: 15MPa

[0050] [押出発泡成形品(発泡シート)]

下記条件によりプロピレン系樹脂発泡シートを成形した。

成形機: 東芝機械製二軸押出機 TEM-41SS

ダイ部形状: 丸ダイ

ダイ部寸法: 65mm

押出量: 50kg/hr

スクリュ回転数: 100rpm

樹脂温度: 190℃

シリンダー設定温度: 210℃

ダイス部設定温度: 170℃

炭酸ガス量: 300g/hr

発泡剤: 永和化成製 重曹/クエン酸系化学発泡剤 EE205 0.5部

[0051] 製造例1

(1) 固体触媒成分の調製

窒素で置換した内容積5リットルの攪拌器付三つ口フラスコに、ジエトキシマグネシ

ウム160g(1.4モル)を投入し、さらに脱水処理したヘプタンを500ミリリットル加えた。40℃に加熱し、四塩化ケイ素28.5ミリリットル(225ミリモル)を加え、20分間攪拌し、フタル酸ジエチルを127ミリモル加えた。溶液を80℃まで昇温し、引き続き四塩化チタンを滴下ロートを用いて461ミリリットル(4.2モル)滴下した。内温を110℃とし、2時間攪拌し、担持操作とした。その後、脱水ヘプタンを用いて十分洗浄を行った。さらに、四塩化チタンを768ミリリットル(7モル)加え、内温を110℃とし、2時間攪拌し、2回目の担持操作とした。その後、脱水ヘプタンを用いて十分洗浄を行い、固体触媒成分を得た。

[0052] (2) 固体触媒成分の予備重合

窒素で置換した内容積1リットルの攪拌機付きの三つ口フラスコに、上記の固体状チタン触媒成分60グラム(37.6ミリモル-Ti)を含むヘプタンスラリーを投入し、さらに、脱水したヘプタンを加えて、全量を500ミリリットルとした。これを40℃に制御しながら攪拌し、トリエチルアルミニウム24.8ミリモル、シクロヘキシルジメチルジメチルシラン6.2ミリモルを加えた。40℃のまま、120分間プロピレンを所定量吸収させ、残留プロピレンを窒素で置換して、ヘプタンを用いて充分洗浄を行い、予備重合触媒成分を85g得た(シール量:0.43g-PP/g固体状チタン触媒成分)。

[0053] (3) プロピレンスラリー重合

内容積10リットルの攪拌機付ステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素置換の後、内部に脱水処理したヘプタン6リットルを加えた。このオートクレーブ温度を80℃に加熱し、トリエチルアルミニウム12ミリモル、続いてシクロヘキシルメチルジメチルジメチルシラン1.2ミリモルを加えた。次いで、水素を0.03MPa導入した後、プロピレンを導入して、全圧を0.78MPaとした。系内が安定した後、上記予備重合触媒成分をTi当たりで0.3ミリモルを加え、重合を開始とした。その1時間後、メタノール50ミリリットルを系内に投入して重合終了とし、降温、脱圧した。内容物を取り出してろ別し、70℃の乾燥窒素気流下で12時間乾燥を行い、プロピレン重合体2.4kgを得た。

[0054] 製造例2

(1) 予備重合

内容積5リットルの攪拌機付きの三つ口フラスコを十分に乾燥し、窒素ガスで置換し

た後、脱水処理したヘプタンを4リットル、ジエチルアルミニウムクロライド140グラムを加え、市販のSolvay型三塩化チタン触媒(東ソー・ファインケム社製)20gを加えた。内温を20℃に保持し、攪拌しながらプロピレンを連続的に導入した。80分後、攪拌を停止し、結果的に固体触媒1g当たり0.8gのプロピレンが重合した予備重合触媒成分を得た。

[0055] (2) プロピレン重合

内容積10リットルの攪拌機付きステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素ガスで置換した後、脱水処理したヘプタン6リットルを加え、系内の窒素をプロピレンで置換した。その後、内温を60℃として、水素を0.078MPa加えて攪拌しながらプロピレンを導入した。系内が全圧0.78MPa、60℃に安定した後、上記予備重合触媒成分を固体触媒換算で0.75グラム含んだヘプタンスラリー50ミリリットルを加えて重合開始とした。重合開始から4時間プロピレンを連続的に供給した後、50ミリリットルのメタノールを添加し、重合終了とし、降温、脱圧した。内容物を全量フィルター付きろ過槽へ移し、1-ブタノール100ミリリットルを加え、85℃で1時間攪拌した後に固液分離した。さらに、85℃のヘプタン6リットルで固体部を2回洗浄し、真空乾燥してプロピレン重合体3.8kgを得た。

[0056] 製造例1及び2の重合体の物性及び樹脂特性を表1に示す。

[表1]

		製造例1	製造例2
プロピレン重合体	極限粘度 (dL/g)	1.68	1.87
	重量分率 (重量%)	100	100
プロピレン重合体 ペレット	極限粘度 (dL/g)	1.68	1.87
	MFR (g/10min)	6.6	7.6
	Mw/Mn	4.0	7.5
	Mz/Mw	3.1	5.6
	MT (g)	0.4	0.6

[0057] 実施例1

(1) 予備重合

製造例2と同様にして予備重合触媒成分を得た。

[0058] (2) プロピレン重合

内容積10リットルの攪拌機付きステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素ガスで置換した後、脱水処理したヘプタン6リットルを加え、系内の窒素をプロピレンで置換した。その後、攪拌しながらプロピレンを導入して、内温60℃、全圧0.78MPaに系内が安定した後、上記予備重合触媒成分を固体触媒換算で0.75グラム含んだヘプタンスラリー50ミリリットルを加えて重合開始とした。プロピレンを15分間連続的に供給した時のプロピレン流量積算値から求めた重合体生成量は151gであり、その一部をサンプリングして分析した結果、極限粘度は14.8dL/gであった。その後、内温を40℃以下にまで降温し、攪拌を弱め、脱圧を行った。

- [0059] 再び、内温を60℃として、水素を0.15MPa加えて攪拌しながらプロピレンを導入した。全圧0.78MPaでプロピレンを連続的に供給しながら、60℃で3.5時間重合を行った。この時、重合体の一部をサンプリングして分析した結果、極限粘度は1.84dL/gであった。

重合終了後、50ミリリットルのメタノールを添加し、降温、脱圧した。内容物を全量フィルター付きろ過槽へ移し、1-ブタノール100ミリリットルを加え、85℃で1時間攪拌した後に固液分離した。さらに、85℃のヘプタン6リットルで固体部を2回洗浄し、真空乾燥してプロピレン多段重合体3.0kgを得た。

以上の結果から、1段階目と2段階目の重合重量比は5.0:95.0であり、2段階目で生成した重合体成分の極限粘度は1.16dL/gと求められた。

[0060] 実施例2

実施例1において、プロピレン重合の内、1段階目の重合時間を25分間、2段階目の重合時間を2.8時間とした以外は同様の方法で重合を行った。その結果、プロピレン多段重合体3.1kgを得た。この時の1段階目と2段階目の重合重量比は9.5:90.5であり、1段階目で生成した重合体成分の極限粘度は14.2dL/g、2段階目で生成した重合体成分の極限粘度は1.18dL/gと求められた。

[0061] 実施例3

実施例1において、プロピレン重合の内、1段階目の重合時間を35分間、2段階目の重合時間を2.3時間とした以外は同様の方法で重合を行った。その結果、プロピレン重合体3.2kgを得た。この時の1段階目と2段階目の重合重量比は12.2:87.

8であり、1段階目で生成した重合体成分の極限粘度は14.1dL/g、2段階目で生成した重合体成分の極限粘度は1.08dL/gと求められた。

[0062] 実施例4

(1) 予備重合

製造例2と同様にして予備重合触媒成分を得た。

(2) プロピレン重合

内容積10リットルの攪拌機付きステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素ガスで置換した後、脱水処理したヘプタン6リットルを加え、系内の窒素をプロピレンで置換した。その後、攪拌しながらプロピレンを導入して、内温70℃、全圧0.78MPaに系内が安定した後、上記予備重合触媒成分を固体触媒換算で0.75グラム含んだヘプタンスラリー50ミリリットルを加えて重合開始とした。プロピレンを22分間連続的に供給した時のプロピレン流量積算値から求めた重合体生成量は322gであり、その一部をサンプリングして分析した結果、極限粘度は10.6dL/gであった。その後、内温を40℃として攪拌を弱め、脱圧を行った。

その後、内温を60℃として、水素を0.15MPa加えて攪拌しながらプロピレンを導入した。全圧0.78MPaでプロピレンを連続的に供給しながら、60℃で2.7時間重合を行った。

重合終了後、50ミリリットルのメタノールを添加し、降温、脱圧した。内容物を全量フィルター付きろ過槽へ移し、1-ブタノール100ミリリットルを加え、85℃で1時間攪拌した後に固液分離した。さらに、85℃のヘプタン6リットルで固体部を2回洗浄し、真空乾燥してプロピレン多段重合体3.0kgを得た。この時の1段階目と2段階目の重合重量比は10.6:89.4であり、2段階目で生成した重合体成分の極限粘度は1.16dL/gと求められた。

[0063] 比較例1

(1) 予備重合

製造例2と同様にして予備重合触媒成分を得た。

(2) プロピレン重合

内容積10リットルの攪拌機付きステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素ガス

で置換した後、脱水処理したヘプタン6リットルを加え、系内の窒素をプロピレンで置換した。その後、攪拌しながらプロピレンを導入して、内温60℃、全圧0.78MPaに系内が安定した後、上記予備重合触媒成分を固体触媒換算で0.75グラム含んだヘプタンスラリー50ミリリットルを加えて重合開始とした。プロピレンを1.5時間連続的に供給した時のプロピレン流量積算値から求めた重合体生成量は740gであり、その一部をサンプリングして分析した結果、極限粘度は14.8dL/gであった。その後、内温を40℃として攪拌を弱め、脱圧を行った。

[0064] 再び、内温を60℃として水素を0.15MPa加えて攪拌しながらプロピレンを導入した。全圧0.78MPaでプロピレンを連続的に供給しながら60℃で1.8時間重合を行った。

重合終了後、50ミリリットルのメタノールを添加し、降温、脱圧した。内容物を全量フィルター付きろ過槽へ移し、1-ブタノール100ミリリットルを加え、85℃で1時間攪拌した後に固液分離した。さらに、85℃のヘプタン6リットルで固体部を2回洗浄し、真空乾燥してプロピレン重合体3.0kgを得た。この時の1段階目と2段階目の重合重量比は24.6:75.4であり、2段階目で生成した重合体成分の極限粘度は1.32dL/gと求められた。

[0065] 比較例2

(1) 固体触媒成分の調製

内容積0.5リットルの攪拌機付きの三つ口フラスコを窒素ガスで置換した後、脱水処理したオクタンを60ミリリットル、ジエトキシマグネシウム16gを加えた。40℃に加熱し、四塩化ケイ素2.4ミリリットルを加えて20分間攪拌した後、フタル酸ジブチル1.6ミリリットルを添加した。この溶液を80℃まで昇温し、引き続き四塩化チタンを77ミリリットル滴下し、内温125℃で、2時間攪拌して接触操作を行った。その後、攪拌を停止して固体を沈降させ、上澄みを抜き出した。100ミリリットルの脱水オクタンを加え、攪拌しながら125℃まで昇温し、1分間保持した後、攪拌を停止して固体を沈降させ、上澄みを抜き出した。この洗浄操作を7回繰り返した。さらに、四塩化チタンを122ミリリットル加え、内温125℃で、2時間攪拌して2回目の接触操作を行った。その後、上記の125℃の脱水オクタンによる洗浄を6回繰り返し、固体触媒成分を得た。

[0066] (2) 予備重合

内容積0.5リットルの攪拌機付きの三口フラスコを窒素ガスで置換した後、脱水処理したヘプタンを400ミリリットル、トリイソブチルアルミニウム25ミリモル、ジシクロペンチルジメトキシシラン2.5ミリモル、上記固体触媒成分4gを加えた。内温を50℃に加熱し、攪拌しながらプロピレンを導入した。1時間後、攪拌を停止し、結果的に固体触媒1g当たり4gのプロピレンが重合した予備重合触媒成分を得た。

[0067] (3) プロピレン重合

内容積10リットルの攪拌機付きステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素置換の後、脱水処理したヘプタン6リットル、トリエチルアルミニウム12.5ミリモル、ジシクロペンチルジメトキシシラン1.2ミリモルを加えた。系内の窒素をプロピレンで置換した後に、攪拌しながらプロピレンを導入した。内温80℃、プロピレン圧力0.78MPaに系内が安定した後、上記予備重合触媒成分をTi原子換算で0.15ミリモル含んだヘプタンスラリー50ミリリットルを加えて重合開始とした。プロピレンを2時間連続的に供給した時のプロピレン流量積算値から求めた重合体生成量は210gであり、その一部をサンプリングして分析した結果、極限粘度は7.3dL/gであった。その後、内温を40℃として攪拌を弱め、脱圧を行った。

[0068] その後、内温を80℃として水素を0.15MPa加えて攪拌しながらプロピレンを導入した。全圧0.78MPaでプロピレンを連続的に供給しながら80℃で2時間重合を行った。重合終了後、50ミリリットルのメタノールを添加し降温、脱圧した。内容物を全量フィルター付きろ過槽へ移し、85℃に昇温し固液分離した。さらに、85℃のヘプタン6リットルで固体部を2回洗浄し、真空乾燥してプロピレン重合体2.8kgを得た。この時の1段階目と2段階目の重合重量比は7.4:92.6であり、2段階目で生成した重合体成分の極限粘度は1.46dL/gと求められた。

[0069] 比較例3

(1) 予備重合

製造例2と同様にして予備重合触媒成分を得た。

(2) プロピレン重合

内容積10リットルの攪拌機付きステンレス製オートクレーブを十分乾燥し、窒素置

換の後、脱水処理したヘプタン6リットルを加え、系内の窒素をプロピレンで置換した。その後、水素を0.059MPa加え、攪拌しながらプロピレンを導入した。内温65℃、プロピレン圧力0.74MPaに系内が安定した後、上記予備重合触媒成分を固体触媒換算で0.5グラム含んだヘプタンスラリー50ミリリットルを加え、プロピレンを連続的に供給しながら65℃で3時間重合を行った。この時のプロピレン流量積算値から求めた重合体生成量は550gであり、その一部をサンプリングして分析した結果、極限粘度は5.2dL/gであった。

次に、内温を50℃として攪拌を弱め、脱圧を行った。その後、水素を0.039MPa加え、攪拌しながらプロピレンを導入した。内温50℃、プロピレン圧力0.74MPaでプロピレンを連続的に供給しながら50℃で3時間重合を行った。

重合終了後、50ミリリットルのメタノールを添加し降温、脱圧した。内容物を全量フィルター付きろ過槽へ移し、1-ブタノール100ミリリットルを加え、85℃で1時間攪拌した後に固液分離した。さらに、85℃のヘプタン6リットルで固体部を2回洗浄し、真空乾燥してプロピレン重合体2.4kgを得た。この時の1段階目と2段階目の重合重量比は22.7:77.3であり、2段階目で生成した重合体の極限粘度は2.7dL/gと求められた。

実施例1〜4、比較例1〜3の重合体の物性及び樹脂特性を表2に示す。

[0070] [表2]

	触媒系	実施例 1	実施例 2	実施例 3	実施例 4	比較例 1	比較例 2	比較例 3
		TiCl ₃ 系	TiCl ₃ 系	TiCl ₃ 系	TiCl ₃ 系	TiCl ₃ 系	MgCl ₂ 担持系	TiCl ₃ 系
一段階目の プロピレン重合体成分	極限粘度 (dL/g)	14.8	14.2	14.1	10.4	14.8	7.3	5.2
	重量分率 (重量%)	5.0	9.5	12.2	10.6	24.6	7.4	22.7
二段階目の プロピレン重合体成分	極限粘度 (dL/g)	1.16	1.18	1.08	1.16	1.32	1.46	2.7
	重量分率 (重量%)	95.0	90.5	87.8	89.4	75.4	92.6	77.3
プロピレン重合体 ペレット	極限粘度 (dL/g)	1.84	2.42	2.67	2.14	4.63	2.45	3.27
	MFR (g/10min)	11.7	4.7	3.3	6.1	2.2	3.0	0.5
	Mw/Mn		15.2					
	Mz/Mw		5.9					
粘弾性特性	MT (g)	1.4	4.3	7.6	2.7	25.4	1.7	5.8
	G' (10) / G' (1)	3.83	2.87	2.68	3.23	1.7	5.16	3.5
	G' (0.1) / G' (0.01)	5.67	3.35	2.96	5.48	4.79	11.46	8.86
発泡特性	発泡倍率	14	17	20	10	押出不可	2.5	4.0

[0071] 実施例5

実施例2において得られたプロピレン重合体10重量部と、製造例1において得られたプロピレン重合体90重量部とをブレンドし、全量を100重量部とし、前記成形条件で発泡シートの成形を行った。

[0072] 比較例4

実施例2において得られたプロピレン重合体20重量部と、製造例1において得られたプロピレン重合体80重量部とをブレンドし、全量を100重量部とし、前記成形条件で発泡シートの成形を行った。

[0073] 比較例5

製造例1において得られたプロピレン重合体を用い、前記成形条件で発泡シートの成形を行った。

[0074] 比較例6

製造例2において得られたプロピレン重合体を用い、前記成形条件で発泡シートの成形を行った。

[0075] 実施例5及び比較例4～6に記載したブレンド物(組成物)又は重合体の物性、粘弾性特性及び発泡シート特性(発泡倍率、表面外観)を表3に示す。

[表3]

		実施例5	比較例4	比較例5	比較例6
実施例5の重合体(重量%)		10	20		
製造例1の重合体(重量%)		90	80	100	
製造例2の重合体(重量%)					100
ブレンド品又は重合体の特性	極限粘度(dL/g)	1.74	1.98	1.68	1.87
	MFR(g/10min)	6.3	6.1	6.6	7.6
	MT(g)	1.0	1.4	0.4	0.6
粘弾性特性	$G' (10) / G' (1)$	5.83	5.17	7.84	5.69
	$G' (0.1) / G' (0.01)$	9.86	19.7	16.7	14.4
発泡特性	発泡倍率	3.0	2.8	2.0	2.8
	表面外観	○	△	×	△

[0076] [プロピレン系多段重合体の連続重合]

実施例6

内容積200リットルの攪拌機付き重合槽に、ヘプタンを6.3kg/h及びジエチルア

ルミニウムクロライド (DEAC) ヘプタン溶液 (1. 8g-DEAC/L-C7) を 1. 5kg/h、製造例 2 に記載した予備重合触媒成分を 1. 5g/h の割合で連続的に供給し、温度 50°C で実質的に水素の不存在下で、重合槽の内圧を 0. 50MPa (ゲージ圧) に保つようにプロピレンを連続的に供給した (1 段目の重合)。

この重合槽のスラリーを採取し得られたプロピレン重合体の $[\eta]$ を測定したところ、15. 0dl/g であった。

[0077] 次に、得られたスラリーを、別の内容積 200 リットルの攪拌機付き重合槽に連続的に送り、さらに重合した。この重合槽では、温度 65°C、内圧 0. 60MPa (ゲージ圧)、気相部の水素濃度を 7. 0mol% に保つようにプロピレンと水素を連続的に供給した (2 段目の重合)。

この重合槽を出たスラリーから、未反応モノマーを除去し、ヘプタンを遠心分離し乾燥することによって、5. 0kg/h の割合でプロピレン多段重合体を得た。

このプロピレン多段重合体の $[\eta]$ は 3. 24dl/g であり、所定量の添加剤を加え造粒することによって得られたペレットの MFR は 2. 0g/10min であった。

また、物質収支から算出した得られたプロピレン多段重合体に占める 1 段目の重合で生成したポリプロピレンの割合は 14. 2 重量% であった。

実施例 6、及び以下に示す実施例 7 の重合体の物性及び樹脂特性を表 4 に示す。

[0078] [表 4]

		実施例 6	実施例 7
一段階目の プロピレン重合体成分	極限粘度 (dL/g)	15. 0	1. 32
	重量分率 (重量%)	14. 2	85. 7
二段階目の プロピレン重合体成分	極限粘度 (dL/g)	1. 30	14. 8
	重量分率 (重量%)	85. 8	14. 3
プロピレン重合体 ペレット	極限粘度 (dL/g)	3. 24	3. 25
	MFR (g/10min)	2. 0	1. 9
	MT (g)	7. 7	4. 3
粘弾性特性	$G' (10) / G' (1)$	3. 48	3. 24
	$G' (0. 1) / G' (0. 01)$	5. 61	9. 82
発泡特性	発泡倍率	22	6

[0079] 実施例 7

内容積 200 リットルの攪拌機付き重合槽に、ヘプタンを 6. 3kg/h 及び DEAC ヘプ

タン溶液(1.8g-DEAC/L-C7)を1.5kg/h、製造例2に記載した予備重合触媒成分を1.5g/hの割合で連続的に供給し、温度65℃で内圧0.60MPa(ゲージ圧)、気相部の水素濃度を7.0mol%に保つようにプロピレンと水素を連続的に供給した(1段目の重合)。この重合槽のスラリーを採取し得られた重合体の $[\eta]$ を測定したところ、1.32dl/gであった。得られたスラリーを内容積200リットルの攪拌機付き脱気槽へ連続的に送り、気相部の水素を十分に脱気した。

[0080] 次に、このスラリーを、別の内容積200リットルの攪拌機付き重合槽に連続的に送り、さらに重合した。この重合槽では、温度50℃、実質的に水素の不存在下で、重合槽の内圧を0.65MPa(ゲージ圧)に保つようにプロピレンを連続的に供給した(2段目の重合)。

この重合槽を出たスラリーから、未反応モノマーを除去し、ヘプタンを遠心分離し乾燥することによって、4.8kg/hの割合でプロピレン多段重合体を得た。

このプロピレン多段重合体の $[\eta]$ は3.25dl/gであり、所定量の添加剤を加え造粒することによって得られたペレットのMFRは1.9g/10minであった。

また、物質収支から算出した得られたプロピレン多段重合体に占める1段目の重合で生成したポリプロピレンの割合は85.7重量%であった。

[0081] [発泡成形品]

実施例8

発泡性能向上剤として、フィラー(多孔質シリカ:水沢化学工業(株)製、ミズカシルP-740T)を30g、及び実施例1で作製したプロピレン多段重合体ペレット3000gを、よく混ぜ合わせ、東洋精機(株)製の20mmφ短軸押出機で押し出して造粒し、発泡用ペレットを作製した。

このペレットを、日本製鋼(株)製、J180EL-MuCellを用いて、シリンダー設定温度:180℃、ガス量:5wt%(二酸化炭素)、注入圧:15MPa、射出時間:5秒で押し出すことにより発泡品を得た。

得られた発泡塊状物の小片を電子顕微鏡で観察し、平均発泡セル径を求めた。平均発泡セル径は写真で見える範囲(倍率:50倍、撮影サイズ:10cm×8cm)の平均から求めた。その結果、平均発泡セル径は90μmであった。発泡倍率は22倍であつ

た。

また、角周波数が 10rad/s のときの貯蔵弾性率 $G'(10)$ と、角周波数が 1rad/s のときの貯蔵弾性率 $G'(1)$ との比 $G'(10)/G'(1)$ は、3.89、角周波数が 0.1rad/s のときの貯蔵弾性率 $G'(0.1)$ と、角周波数が 0.01rad/s のときの貯蔵弾性率 $G'(0.01)$ との比 $G'(0.1)/G'(0.01)$ は5.8であった。

[0082] 実施例9

ミズカシルP-740Tに代えて、永和化成工業(株)製、EE205(化学発泡剤)を15g使用した他は、実施例8と同様にして発泡品を作製し、評価した。

その結果、得られた発泡品の平均発泡セル径は $200\mu\text{m}$ 、発泡倍率は18倍であった。また、 $G'(10)/G'(1)$ は3.83であり、 $G'(0.1)/G'(0.01)$ は5.66であった。

[0083] 実施例10

ミズカシルP-740Tに代えて、新日本理化学(株)製、ゲルオールMD(結晶化核剤)を6g使用した他は、実施例8と同様にして発泡品を作製し、評価した。

その結果、得られた発泡品の平均発泡セル径は $120\mu\text{m}$ 、発泡倍率は20倍であった。また、 $G'(10)/G'(1)$ は3.8であり、 $G'(0.1)/G'(0.01)$ は5.72であった。

[0084] 比較例7

ミズカシルP-740Tを加えずに、実施例1で作製したポリプロピレンペレットのみとした他は、実施例8と同様にして発泡品を作製し、評価した。

その結果、得られた発泡品の平均発泡セル径は $350\mu\text{m}$ 、発泡倍率は14倍であった。また、 $G'(10)/G'(1)$ は3.85であり、 $G'(0.1)/G'(0.01)$ は5.75であった。

産業上の利用可能性

[0085] 本発明の多段重合体を含む組成物を成形してなる成形品は、発泡シート、建築資材等の分野において好適に使用できる。

請求の範囲

- [1] (A) 135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が10dL/g超のプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に5〜20重量%含み、
- (B) 135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が0.5〜3.0dL/gのプロピレン単独重合体成分又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に80〜95重量%含むプロピレン系多段重合体。
- [2] 前記(A)成分を全重合体中に8〜18重量%含み、前記(B)成分を全重合体中に82〜92重量%含む請求項1に記載のプロピレン系多段重合体。
- [3] 230℃におけるメルトフローレートが100g/10min以下であり、
- 230℃におけるメルトフローレート(MFR)と、230℃における溶融張力(MT)との関係が、式(1)を満たす請求項1に記載のプロピレン系多段重合体。
- $$\log(MT) > -1.33 \log(MFR) + 1.2 \quad \cdots (1)$$
- [4] 角周波数が10rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(10)$ と、角周波数が1rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(1)$ との比 $G'(10)/G'(1)$ が2以上であり、
- 角周波数が0.1rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.1)$ と、角周波数が0.01rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.01)$ との比 $G'(0.1)/G'(0.01)$ が6以下である請求項1に記載のプロピレン系多段重合体。
- [5] 下記成分(a)及び(b)、又は下記成分(a)、(b)及び(c)からなるオレフィン重合用触媒を用い、2段階以上の重合工程で、プロピレンを重合又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとを共重合させることを含む請求項1〜4のいずれかに記載のプロピレン系多段重合体の製造方法。
- (a) 四塩化チタンを有機アルミニウム化合物で還元して得られる三塩化チタンをエーテル化合物及び電子受容体で処理して得られる固体触媒成分
- (b) 有機アルミニウム化合物
- (c) 環状エステル化合物
- [6] 135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が10dL/g超のプロピレン単独重合体成分、又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中

に5〜20重量%生成させる1段目の重合工程と、

135℃、テトラリン中での極限粘度 $[\eta]$ が0.5〜3.0dL/gのプロピレン単独重合体成分、又はプロピレンと炭素数2〜8の α -オレフィンとの共重合体成分を、全重合体中に80〜95重量%生成させる2段目の重合工程と、を含む請求項5に記載のプロピレン系多段重合体の製造方法。

[7] 請求項1に記載のプロピレン系多段重合体と、

230℃におけるメルトフローレートが30g/10min以下、かつ、重量平均分子量(Mw)と数平均分子量(Mn)との比が5以下のプロピレン系重合体と、

を含み、前記プロピレン系多段重合体に対する、前記プロピレン系重合体の重量比が8倍以上であるプロピレン系樹脂組成物。

[8] 角周波数が10rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(10)$ と、角周波数が1rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(1)$ との比 $G'(10)/G'(1)$ が5以上であり、

角周波数が0.1rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.1)$ と、角周波数が0.01rad/sのときの貯蔵弾性率 $G'(0.01)$ との比 $G'(0.1)/G'(0.01)$ が14以下である請求項7に記載のプロピレン系樹脂組成物。

[9] (1)請求項1に記載のプロピレン系多段重合体100重量部と、

下記(2)〜(4)のいずれかの成分と、を含むプロピレン系樹脂組成物。

(2)粉末又は繊維状多孔質フィラー0.1〜10重量部

(3)化学発泡剤:0.05〜1.0重量部

(4)結晶化核剤:0.05〜1.0重量部

[10] 前記多孔質フィラーが、平均粒子径が50 μ m以下のシリカ、活性炭、ゼオライト、シリカゲル又は繊維径が20 μ m以下の繊維状活性炭である請求項9に記載のプロピレン系樹脂組成物。

[11] 請求項1に記載のプロピレン系多段重合体、又は請求項7に記載のプロピレン系樹脂組成物を発泡成形してなる成形品。

[12] 超臨界二酸化炭素又は超臨界窒素を用い、射出発泡成形してなる、発泡倍率1.1倍〜80倍の射出発泡成形品である請求項11に記載の成形品。

[13] 発泡倍率1.1倍〜80倍の押出发泡成形品である請求項11に記載の成形品。

- [14] 請求項1に記載のプロピレン系多段重合体、又は請求項7に記載のプロピレン系樹脂組成物と、
繊維、フィラー及びゴムから選択される少なくとも1つの材料とを含む複合材料。

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

PCT/JP2005/004487

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER

Int.Cl.⁷ C08F10/06, 4/655, C08J9/04, C08L23/10

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)

Int.Cl.⁷ C08F6/00-246/00, 4/60-4/70, C08J9/00-9/42, C08L1/00-101/16

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Jitsuyo Shinan Koho	1922-1996	Jitsuyo Shinan Toroku Koho	1996-2005
Kokai Jitsuyo Shinan Koho	1971-2005	Toroku Jitsuyo Shinan Koho	1994-2005

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practicable, search terms used)

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	WO 99/07752 A1 (Grand Polymer Co., Ltd.), 18 February, 1999 (18.02.99),	1-4, 9-11, 13, 14
Y	Claim 5; examples 1 to 5; page 33, lines 6 to 11; page 40, line 2 to page 41, line 3 & EP 942013 A1 & CN 1241196 A & KR 2000068700 A & US 6350828 B1	12
X	WO 88/00212 A1 (Mitsui Petrochemical Industries, Ltd.),	1-4, 9-11, 13, 14
Y	14 January, 1988 (14.01.88), Claims; page 18, lines 9 to 13; examples & JP 63-12606 A & EP 274536 A1 & US 5019627 A & CN 1034008 A & CA 1294733 A	5, 6, 12



Further documents are listed in the continuation of Box C.



See patent family annex.

* Special categories of cited documents:

"A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance

"E" earlier application or patent but published on or after the international filing date

"L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)

"O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means

"P" document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

"T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention

"X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone

"Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art

"&" document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search
02 May, 2005 (02.05.05)

Date of mailing of the international search report
24 May, 2005 (24.05.05)

Name and mailing address of the ISA/
Japanese Patent Office

Authorized officer

Facsimile No.

Telephone No.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

PCT/JP2005/004487

C (Continuation). DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	JP 11-181178 A (Grand Polymer Co., Ltd.), 06 July, 1999 (06.07.99), Claims; Par. Nos. [0015] to [0026] (Family: none)	1-4, 9-11, 13, 14 5, 6, 12
Y	JP 56-166211 A (Sumitomo Chemical Co., Ltd.), 21 December, 1981 (21.12.81), Claims; page 2, upper left column, line 8 to upper right column, line 7; page 3, lower left column, lines 2 to 10; examples (Family: none)	5, 6
X	JP 2002-80656 A (Sumitomo Chemical Co., Ltd.), 19 March, 2002 (19.03.02), Claims; Par. Nos. [0007] to [0013]; example 1 & US 2002/032283 A1 & DE 10131250 A1 & SG 106615 A1	7, 8
Y	JP 2001-348452 A (Nitto Denko Corp.), 18 December, 2001 (18.12.01), Claims (Family: none)	12

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

PCT/JP2005/004487

Box No. II Observations where certain claims were found unsearchable (Continuation of item 2 of first sheet)

This international search report has not been established in respect of certain claims under Article 17(2)(a) for the following reasons:

1. ☐ Claims Nos.:
because they relate to subject matter not required to be searched by this Authority, namely:

2. ☐ Claims Nos.:
because they relate to parts of the international application that do not comply with the prescribed requirements to such an extent that no meaningful international search can be carried out, specifically:

3. ☐ Claims Nos.:
because they are dependent claims and are not drafted in accordance with the second and third sentences of Rule 6.4(a).

Box No. III Observations where unity of invention is lacking (Continuation of item 3 of first sheet)

This International Searching Authority found multiple inventions in this international application, as follows:

This international application includes the following four inventions.

Invention group 1: Claims 1-4, 9-11, 13, and 14

Invention group 2: Claims 5 and 6

Invention group 3: Claims 7 and 8

Invention group 4: Claim 12

As will be pointed out in Box C, the invention group (1) is not novel (or substantially is not novel). Consequently, there is no technical feature common among the invention groups (1) to (4) which shows a contribution to the prior art.

1. ☐ As all required additional search fees were timely paid by the applicant, this international search report covers all searchable claims.
2. ☒ As all searchable claims could be searched without effort justifying an additional fee, this Authority did not invite payment of any additional fee.
3. ☐ As only some of the required additional search fees were timely paid by the applicant, this international search report covers only those claims for which fees were paid, specifically claims Nos.:

4. ☐ No required additional search fees were timely paid by the applicant. Consequently, this international search report is restricted to the invention first mentioned in the claims; it is covered by claims Nos.:

Remark on Protest

- ☐ The additional search fees were accompanied by the applicant's protest.
- ☐ No protest accompanied the payment of additional search fees.

A. 発明の属する分野の分類 (国際特許分類 (I P C))

Int.Cl.⁷ C08F10/06, 4/655, C08J9/04, C08L23/10

B. 調査を行った分野

調査を行った最小限資料 (国際特許分類 (I P C))

Int.Cl.⁷ C08F6/00-246/00, 4/60-4/70, C08J9/00-9/42, C08L1/00-101/16

最小限資料以外の資料で調査を行った分野に含まれるもの

日本国実用新案公報	1 9 2 2 - 1 9 9 6 年
日本国公開実用新案公報	1 9 7 1 - 2 0 0 5 年
日本国実用新案登録公報	1 9 9 6 - 2 0 0 5 年
日本国登録実用新案公報	1 9 9 4 - 2 0 0 5 年

国際調査で使用した電子データベース (データベースの名称、調査に使用した用語)

C. 関連すると認められる文献

引用文献の カテゴリー*	引用文献名 及び一部の箇所が関連するときは、その関連する箇所の表示	関連する 請求の範囲の番号
X	WO 99/07752 A1 (株式会社グランドポリマー) 1999.02.18, 請求の 範囲 5, 実施例 1 - 5, 3 3 頁 6 - 1 1 行, 4 0 頁 2 - 4 1 頁 3 行 &	1-4, 9-11, 13,
Y	EP 942013 A1 & CN 1241196 A & KR 2000068700 A & US 6350828 B1	14 12
X	WO 88/00212 A1 (三井石油化学工業株式会社) 1988.01.14, 請求の 範囲, 1 8 頁 9 - 1 3 行, 実施例 & JP 63-12606 A & EP 274536 A1	1-4, 9-11, 13,
Y	& US 5019627 A & CN 1034008 A & CA 1294733 A	14 5, 6, 12

☒ C 欄の続きにも文献が列挙されている。☐ パテントファミリーに関する別紙を参照。

* 引用文献のカテゴリー

「A」特に関連のある文献ではなく、一般的技術水準を示すもの

「E」国際出願日前の出願または特許であるが、国際出願日以後に公表されたもの

「L」優先権主張に疑義を提起する文献又は他の文献の発行日若しくは他の特別な理由を確立するために引用する文献 (理由を付す)

「O」口頭による開示、使用、展示等に言及する文献

「P」国際出願日前で、かつ優先権の主張の基礎となる出願

の日の後に公表された文献

「T」国際出願日又は優先日後に公表された文献であって出願と矛盾するものではなく、発明の原理又は理論の理解のために引用するもの

「X」特に関連のある文献であって、当該文献のみで発明の新規性又は進歩性がないと考えられるもの

「Y」特に関連のある文献であって、当該文献と他の 1 以上の文献との、当業者にとって自明である組合せによって進歩性がないと考えられるもの

「&」同一パテントファミリー文献

国際調査を完了した日

0 2 . 0 5 . 2 0 0 5

国際調査報告の発送日

24. 5. 2005

国際調査機関の名称及びあて先

日本国特許庁 (I S A / J P)

郵便番号 1 0 0 - 8 9 1 5

東京都千代田区霞が関三丁目 4 番 3 号

特許庁審査官 (権限のある職員)

小出 直也

電話番号 0 3 - 3 5 8 1 - 1 1 0 1 内線 3 4 5 7

4 J

9 6 4 0

様式PCT/ISA/210 (第2ページの続き) (2004年1月)

第II欄 請求の範囲の一部の調査ができないときの意見 (第1ページの2の続き)

法第8条第3項 (PCT17条(2)(a)) の規定により、この国際調査報告は次の理由により請求の範囲の一部について作成しなかった。

1. ☐ 請求の範囲 _____ は、この国際調査機関が調査をすることを要しない対象に係るものである。
つまり、
2. ☐ 請求の範囲 _____ は、有意義な国際調査をすることができる程度まで所定の要件を満たしていない国際出願の部分に係るものである。つまり、
3. ☐ 請求の範囲 _____ は、従属請求の範囲であってPCT規則6.4(a)の第2文及び第3文の規定に従って記載されていない。

第III欄 発明の単一性が欠如しているときの意見 (第1ページの3の続き)

次に述べるようにこの国際出願に二以上の発明があるところの国際調査機関は認めた。

この国際出願には、次の4つの発明が含まれている。

発明群1: 請求の範囲1~4, 9~11, 13, 14

発明群2: 請求の範囲5, 6

発明群3: 請求の範囲7, 8

発明群4: 請求の範囲12

C欄で指摘するように、発明群1は新規でない(若しくは実質的に新規でない)から、発明群1~4の間に従来技術に対して貢献を示す共通の技術的特徴はない。

1. ☐ 出願人が必要な追加調査手数料をすべて期間内に納付したので、この国際調査報告は、すべての調査可能な請求の範囲について作成した。
2. ☒ 追加調査手数料を要求するまでもなく、すべての調査可能な請求の範囲について調査することができたので、追加調査手数料の納付を求めなかった。
3. ☐ 出願人が必要な追加調査手数料を一部のみしか期間内に納付しなかったので、この国際調査報告は、手数料の納付のあった次の請求の範囲のみについて作成した。
4. ☐ 出願人が必要な追加調査手数料を期間内に納付しなかったので、この国際調査報告は、請求の範囲の最初に記載されている発明に係る次の請求の範囲について作成した。

追加調査手数料の異議の申立てに関する注意

- ☐ 追加調査手数料の納付と共に出願人から異議申立てがあった。
- ☐ 追加調査手数料の納付と共に出願人から異議申立てがなかった。